

(11)Publication number:

04-088104

(43) Date of publication of application: 23.03.1992

(51)Int.CI.

B22F 9/24 C25D

(21)Application number: 02-204748

(71)Applicant: **FUKUDA METAL FOIL & POWDER**

CO LTD

(22)Date of filing:

31.07.1990

(72)Inventor:

NIIMI YOSHIRO IWAZU OSAMU

HASHIMOTO YASUHIKO

(54) MANUFACTURE OF GRANULAR COPPER FINE POWDER

(57)Abstract:

PURPOSE: To obtain a granular copper fine powder having stable quality at a low cost and to extremely effectively use this powder for a raw material for powder metallugical product and electronic parts, by executing electrolysis to the granular copper using a metallic copper as anode in sulfuric acid solution containing Ti3+ ion, reducing a Cu2+ ion eluted from the anode with a Ti3+ ion and precipitating a copper

CONSTITUTION: At the time of electrolyzing the granular copper using the metallic copper as the anode in the sulfuric acid solution containing a Ti3+ ion, a Cu2+ ion eluted in the solution is reduced with a Ti3+ ion in the solution due to the reaction Cu2++2Ti3→Cu+2Ti[Ox]n+ and precipitated in the granular fine powder-state as the metallic copper. Then, the particle size of the obtd. copper powder can be adjusted with elution velocity of a Cu2+ ion, i.e., with current density in the anode and a Ti3+ ion concn. in the sulfuric acid solution.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's

decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C): 1998,2003 Japan Patent Office

⑩ 日本 園特許庁(JP)

① 特許出願公開

@ 公 開 特 許 公 報 (A) 平4-88104

®Int.Cl. 5

識別記号

庁内整理番号

❸公開 平成 4年(1992) 3月23日

B 22 F 9/24 C 25 D 1/12 В

9157-4K 6919-4K

審査請求 未請求 請求項の数 2 (全3頁)

⑤発明の名称

粒状銅微粉末の製造方法

②特 願 平2-204748

匈出 願 平2(1990)7月31日

@発 明 者

新見

養 朗

滋賀県大津市一里山1丁目1番地

@発 明 者

岩 準 橋 本 修

兵庫県神戸市東灘区御影山手1丁目3番地

@発明者 橋

雍 彦

兵庫県姫路市書写台1丁目47番地

⑪出 顒 人 福田金属箔粉工業株式

京都府京都市下京区松原通室町西入中野之町176番地

会社

明細書

1.発明の名称

粒状銅微粉末の製造方法

2. 特許請求の範囲

(I)Ti[®]・イオンを含む硫酸酸性溶液中で、金属調を 陽極として電解を行うことにより、陽極より溶出 したCu[®]・イオンをTi[®]・イオンで還元して網微粉末 を折出させることを特徴とする粒状網微粉末の製 造方法

(2) Ti *・イオンを含む硫酸酸性溶液を収容したCu 選元電解槽に金属網を陽極として設置し、電解することにより、陽極から溶出するGu *・イオンにより避元し、生成する網微粉末を回び動物を取する工程と、前記網次を含む硫酸酸性溶液を自成分類に生成の強化生成物を含む硫酸酸性溶液を前記Cu 運元電解槽から抜き出し、Ti *・イオンの酸化生成物を1; *・イオンに電解を変化を変化を変化を表現を含む硫酸酸性溶液を可に Cu 運元電解槽へ循環を引起を有することを特徴とする連続的な粒状調散粉末の製造方法。

3. 発明の詳細な説明

[産業上の利用分野]

本発明は粉末冶金製品や電子部品の原料となる 鋼粉末の製造方法に関するものであり、より詳し くは新規な化学還元による粒状餌微粉末の製造方 法に関するものである。

〔従来の技術〕

従来、網粉末の製造方法としては、主として東 霧法、電解法などの方法があるが、これらの均 で得られる網粉末は最も微細なものでも知さで が 5~10μm 程度であり、しかも、電解法で得られる。 相続技术を呈している。これより微細な のは樹枝状を呈している。これより微細い は、網の酸化物、水酸化物又は塩をポリオールで 遠元する方法(特開昭59-173206)、あるいは硫酸 網、硝酸網等をアルコール等の非水溶媒中に溶解 させ、ヒドラジン等で運元する方法(特開昭63-1 25605)などがある。

しかしながら、これらの還元剤は、一般に高価で

ある上、再生等による再利用ができず、しかも、 その製造技術上、パッチ式で製造せざるを得ない ため、生産効率が悪く、かつ、原料組成の変動。 pH、反応温度等で析出してくる銅粉末の粒度が ばらついたり、また、その粒径を制御しにくいな と、数多くの問題点をかかえている。

(発明が解決しようとする問題点)

本発明は従来の解散粉末の製造方法における数本の問題点に起因する著しく高い製造コストの低減及び得られる網粉末の品質安定化を目的として、程本の化学運元法を検討している過程において、Co^{2・}イオンがTi^{2・}イオンによって選元され、粒状網微粉末が折出することを発見し、さらに生成したTi^{2・}イオンの酸化生成物は電気化学的にTi^{2・}イオンに選元することを見出し、本発明を完成したものである。

(問題を解決するための手段)

本発明は、『ii**イオンを含む硫酸酸性溶液中で 金属網を隔極として電解を行うことにより、陽極・

なる反応によって還元され、金属網として粒状微粉末状に析出する。ここで、Ti〔0x〕**はTi³'イオンの酸化生成物でTi0³* もしくはTi*'イオンと考えられる。

得られる網粉末の粒度はCu^{2*}イオンの溶出速度、即ち陽極電流密度と硫酸酸性溶液中のTi^{2*}イオン 速度によって調節することができる。析出してく る網粉末の粒度は陽極電流密度が小さくなるほど、 また、Ti^{2*}イオン濃度が低くなるほど小さくなる 傾向を示す。

隔極電流密度を高くすると嗣粉末の生成速度が 増加するが、高過ぎると前述のごとく、折出して くる嗣粉末が粗大化するとともに、陽極酸化が起 こり、電解の継続に困難をきたすようになる。従 って、最大でも20A/6 m²を越えないことが望まし

硫酸酸性溶液中のTi*・イオン濃度は、高過ぎると銅粉末が粗大化するとともに、Ti*・イオンが陽極で酸化され、過電圧を上昇させて電解の継続に困難をきたすようになり、逆に低過ぎると銅粉末

(作用)

本発明の方法では、Ti³・イオンを含む硫酸酸性溶液中で金属網を陽極として電解する。この際、前記溶液に溶け出したCu^{2・}イオンは溶液中のTi^{2・}イオンにより、

 $Cu^{2} + 2Ti^{2} \longrightarrow Cu + 2Ti \quad (0x)^{n} \cdots (1)$

は微細化するが、粉末の生成速度が低下するため Q.1~50g/&の範囲にあることが望ましい。

硫酸酸性溶液中の硫酸濃度は高くするほど電解 電流密度を高くすることができるが、あまり高く すると後述のTi³¹イオンの酸化生成物の電解還元 において還元効率が低下するため、50~300 g/ ℓ の範囲が望ましい。

Cu還元電解槽に使用する陰極の種類については 特に制限はないが、陽極へのCu**イオンの拡散及 び析出を防ぐため、隔膜によって陰極を隔絶する ことが望ましい。

本発明の粒状調数粉末を連続的に製造するには、Cu還元電解槽において前記(1)式の反応によって生成したTi²・イオンの酸化生成物をTi還元電解槽にてTi²・イオンに還元し、再びCu²・イオンの還元に利用することが必要である。

Ti³・イオンの酸化生成物の電解運元に際しては、 陽極に Pb、Pt などの不溶性陽極を用い、また、 Ti³・イオンやTi²・イオンの酸化生成物が陽極にお 、て酸化されることを避けるため、隔膜によって

特開平4-88104 (3)

陽極を隔絶することが望ましい。さらに、Cu還元電解槽におけるCu^{2*}イオンの還元に伴う、Ti^{2*}イオン濃度の減少を避けるため、Ti還元電解槽におけるTi^{2*}イオンの酸化生成物の還元速度、即ち電解電流はCu還元電解槽におけるTi^{2*}イオンの消費速度を下回ることがないように設定されなければならない。

実用の製造プラントにおいては前記 2 種類の電解槽の間で電解液を循環させることにより前記一連の工程を連続的に処理することができる。この場合の電解液の循環量はCu 選元電解槽で消費されるTi³・イオンを補うのに十分な量でなければならない。

次に、本発明の代妻的な実施例について記述する。

〔実施例〕

実施例(1)

Ti²・イオン濃度20g/ℓ, 硫酸濃度 160g/ℓの電解液中で金属網を陽極、Ti板を陰極とし、陰極を隔膜で隔絶して隔極電流密度 7A/dm²,総電流2Aで

実施例(3)

Ti イオン濃度 1g/ℓ、硫酸濃度 160g/ℓの電解液を用い、実施例(1)に記載の方法で電解を行い、 調粉末を生成させた。

得られた銅粉末は粒径約 0.1~0.3 μm の極め て微細で、粒径のそろった粒状粉末であった。

〔発明の効果〕

以上、本発明の製造方法によれば化学還元法の 特徴である微細な網粉末が安定して得られると同 時に還元剤も電気化学的に再生可能であり、従っ て安価にしかも品質の安定した粒状網微粉末が得 られ、粉末冶金製品や電子部品用の原料粉末を供 給する上で極めて有効な発明である。

特許出關人

福田金属箔粉工業株式会社

質解をおこなった。

前記電解によって生成するTi **イオンの酸化生成物は、陽極にPtを用い、かつこれを隔膜で隔絶し、陰極にはTi 板を用いた電解槽で乾電波4Aで電解型元し、両電解槽の間を 1.2 / minで電解液を循環させながら前記電解を継続して顕粉末を生成させた。

得られた銅粉末は粒径約 2~3 μ m の極めて微細で、粒径のそろった粒状粉末であった。 実施例(2)

Ti*・イオン濃度20g/L. 硫酸濃度 160g/L電解 液中で金属網を陽極、Ti板を陰極とし、陰極を隔 膜で隔絶して陽極電流密度0.5A/dm*、総電流0.14 A で電解をおこなった。

生成するTi3・イオンの酸化生成物は、実施例(1) に記載の条件と同一条件で還元し、かつ実施例(1) に記載の条件と同一条件で電解液を循環させなが ら前記電解を継続して顕粉末を生成させた。

得られた銅粉末は粒径約 0.5~1.0 μ ■ の極め て微細で、粒径のそろった粒状粉末であった。